This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

THIS PAGE BLANK (USPTO)

XP-002131293

AN - 1997-518624 [48]

AP - JP19960049673 19960307 US19970813172 19970307

CPY - TANI

- WATA-I

DC - L03 X16

FS - CPI; EPI

IC - C23C30/00; H01M8/02; H01M8/04

IN - WATANABE M

MC - L03-E04

- X16-C09 X16-E06A X16-F

PA - (TANI) TANAKA KIKINZOKU KOGYO KK

- (WATA-I) WATANABE M

PN - JP9245819 A 19970919 DW199748 H01M8/02 008pp

- US5846668 A 19981208 DW199905 H01M8/04 000pp

PR - JP19960049673 19960307; US19970813172 19970307

XA - C1997-165363

XIC - C23C-030/00; H01M-008/02; H01M-008/04

XP - N1997-431746

- AB J09245819 The battery has an anode reaction gas supply groove and a cathode reaction gas supply groove formed in a thin metal film like conductive resin plate. A separator plate (6A,6C) is laminated between the anode and the cathode in a parallel manner.
 - ADVANTAGE Enables efficient cooling of anode or cathode. Aims at miniaturization and simplification of battery structure.
 - (Dwg.1/8)

IW - FUEL CELL SEPARATE POSITION PARALLEL ANODE CATHODE

IKW - FUEL CELL SEPARATE POSITION PARALLEL ANODE CATHODE

INW - WATANABE M

NC - 002

OPD - 1996-03-07

ORD - 1997-09-19

PAW - (TANI) TANAKA KIKINZOKU KOGYO KK

- (WATA-I) WATANABE M
- Fuel cell has separator which is positioned in parallel between anode and cathode
- USAB- US5846668 The battery has an anode reaction gas supply groove and a cathode reaction gas supply groove formed in a thin metal film like conductive resin plate. A separator plate (6A,6C) is laminated between the anode and the cathode in a parallel manner.
 - ADVANTAGE Enables efficient cooling of anode or cathode. Aims at miniaturization and simplification of battery structure.

THIS PAGE BLANK (USPTO)

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平9-245819

(43)公開日 平成9年(1997)9月19日

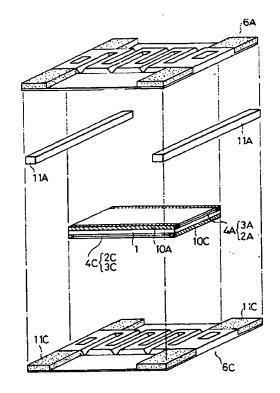
(51) Int.Cl. ⁶	離別記号 庁	内整理番号	FΙ		技術表示箇所		
H01M 8/02			H01M 8	8/02	I	R	
C 2 3 C 30/00			C 2 3 C 30/00		Α		
H 0 1 M 8/04			но1М 8	8/04	/04 K		
			審査請求	未請求	請求項の数14	OL (全 8 頁)	
(21)出願番号	特願平8-49673		(71) 出願人	0002172	000217228		
			田中貴		金属工業株式会社		
(22)出顧日	平成8年(1996)3月7日			東京都中	中央区日本橋茅坎	場町2丁目6番6号	
			(71)出願人		000218166		
	•			渡辺 耳			
					・甲府市和田町2421番地の8		
			(72) 発明者			11 17 trh O	
				山梨県	甲府市和田町242	1番地8	
		•					

(54) 【発明の名称】 燃料電池及び電解セル並びにその冷却・除湿方法

(57)【要約】

【課題】 効率的冷却、効率的除湿が可能となり、装置 自体がコンパクトな燃料電池及び電解セル並びにその冷 切・除湿方法を提供する。

【解決手段】 本発明はアノード及びカソード反応ガス供給滞が金属薄板等を介して同一平面上に並列したセパレータ板が各電極間に積層されている燃料電池及び電解セルで、アノード反応ガス供給滞は、つづら折りの1本の連続滞から成り、カソード反応ガス供給滞は、前記アノード反応ガス供給滞により仕切られた不連続溝であることを特徴とする。またアノード反応ガス、又はカソード反応ガスの供給マニホールドが電板縁にある外部マニホールド方式か又はセパレータを貫通する内部マニホールド方式とする。電解セルでは、前記でアノードをカソード、カソードをアノードと読み代えるものである。



【請求項1】 カソード及びアノード皮応ガス供給溝が 金属薄膜又は専電性樹脂薄板を介して同一平面上に並列 したセパレータ板が各電極間に積層されていることを特 徴とする燃料電池

【請求項2】 アノード反応ガス供給為よつづら折りの 1本の連続滞から成り。かつこれを結ぶマニホールトは 電極縁に付された外部やニオールド店式。又はセパレー 夕面を買通じている内部マニホールド方式であることを 特徴とする請求項1に記載の燃料電池

【請求項3】 カソード反応ガス供給溝に反応ガスを供給するマニホールドは、相対する電医縁に付された外部マニホールド方式、又はセバレーダ面を貫通している内部マニホールド方式であり、かつこのマニホールドの人が口側に接続されたカンニを反応なる供給溝と出口側に接続されたカンニを使む消により仕切られた不連続溝であることを特徴とする請求項1に記載の燃料電池。

【請求項4】 カソード反応ガス供給溝とアノード反応ガス供給溝の断面積比が3~1である請求項1に記載の 燃料電池

【請求項5】 セパレータ板のうち金属から成るものについては、カソード反応ガス供給滞、アノード反応ガス 供給滞のまた。又は両方の電極と接触する凸部が耐食性 表面処理が駆きれていることを特徴とする調求項1に記 扱の飲料電池

【請求項6】 品部耐食性表面処理剤の構成成分に、少なくとも自金、金、パラジウム、ロジウム、イリジウム、ルテニウムの中の1つを含むことを特徴とする請求項5に記載の燃料電池。

【請求項7】 カソード及びアノード反応ガス供給溝が 金属溝板又は高電性動脂。滓板を介して同一平面上に並列 」 カメード反応ガス供給溝とアノード反応ガス供給溝 の断面積地がある。本はよると同じ一多板が各電距間に積 層されている燃料電池へ反応ガスを流すことにより、電 物の冷却及びカソードの除湿を行う燃料電池の冷却・除 湿方法

【請求項8】 アノード及びカソード反応ガス供給滞が 金属等板又は存電性樹脂等板を介して同一平面上に並列 したセバレータ板が各電極間に積層されていることを特 徴とする電解を生命を全には、

【請求項9】 かソード反応方案供給第まつづら析りの 1本の連続構から成り、かつこれを結ぶマニホールドは 電座縁に付きれた外部マニホールド方式、又はセパレー タ面を買通している内部マニホールド方式であることを 特徴とする請求項8に記載の電解セル。

【請求項10】 アノード反応ガス供給溝に反応ガスを供給するマニホールドは、相対する電板縁に付された外部マニホールド方式、又はセパレータ面を貫通している内部マニホールド方式であり、かつこのマニホールドの入

口側に接続されたカソード反応ガス供給溝と出口側に接続されたアノード反応ガス供給溝は請求項9に記載のカソード反応ガス供給溝により仕切られた不連続溝であることを特徴とする請求項8に記載の電解セル。

【請求項1.1】 アノード反応ガス供給溝とカソード反応 ガス供給溝の断面積比が3~1 である請求項8に記載の 雷解セル

(請求項の手 セバレータ板のよう企属から成るものに ういでは、アストド反応がス供給簿、カツード反応がス 供給溝の一方、又は両方の電板と接触する凸部が耐食性 表面処理が施されていることを特徴とする請求項8に記 載の電解セル

【請求項13】 凸部耐食性表面処理剤の構成成分に、少なくとも白金、金、パラシウム、ロジウム、イリシウム、ルカミウムの中の1つを含むことを特徴とする請求 1項2位製取の実験検査とは、対策を関係を表現しませます。

【請求項目】 アノード及び方々一半反応方果供給電が金属薄板又は導電性樹脂薄板を介して同一平面上に並列し、アノード反応ガス供給溝とカソード反応ガス供給溝の断面積比が3~1であるセバレータ板が各電板間に積層されている電解セルへ反応ガスを流すことにより、電極の冷却及びカソードの除湿を行う電解セルの冷却・除湿方法。

【発明の詳細な説明】

100011

【発明の橋かる技術分野】本発明は、低温性動燃料電池、とりあけイオン交換膜を使用する燃料電池や電解セルの冷却及び除湿を効率的に行い得るセル構造に関するものである。

[0002]

【従来の技術】燃料電池は、水素や各種化石燃料を用い る高効率。無公害発電装置であることから、エネルギー 問題、全地球的公害問題に対処できる。"ホスト原子 が、の発電視道として、社会的に大きな期間が寄せられ ている。正力代替発電用、ビルディングや工場単位のオ ンサイト発電用、あるいは宇宙用など、用途に応じた各 種燃料電池が開発されている。近年、炭酸ガスを中心と する温室効果や、NOx、SOx等による酸性雨が地球 の将来を脅かす問題は、深刻な公害として認識されてき た。これら公害ガスの主要な排出源の一つが自動車等の 内燃機関であることから、燃料電池を重載用内燃機関に 代えて変動するモータ事源として利用する気運が急速に 高まりつかある。この場合、多くの付帯設備と同様、電 他は可能な限り小型であることが望まして、そのために は電池本体の出力密度、出力電流密度が高いことが必須 である。この条件を満たす有力な燃料電池の候補とし て、イオジ交換膜(以下PEMという)を用いた固体高 分子電解實燃料電池(以下PEFCという)が注目され ている。

【0003】ここでPEFCの本体の基本構造と作用、

問題点について説明する 図7に示す如く、PEM1の両側に4A、4Cで示されるアノード及びカソードがホットプレスにより接合されることにより電池の基本が構成される。このアノード及びカソードは2Aまたは2Cで示される多孔質触媒層と3Aまたは3Cで示されるカーボンペーパーなどの導電性多孔質支持層からなる。電極反応は2A及び2C部の触媒表面で起こる。アノード反応ガス (H₂)は反応ガス供給溝5Aから3Aを通して供給され、カソード反応ガス (O₂)は反応ガス供給溝5Cから3Cを通して供給される。

2A中では:アノード反応

H 2→ 2H⁺ + 2e⁺ 2C中では:カソード反応

 $1 \times 2O_2 + 2H^* + 2e^+ \rightarrow H_2 O$

の反応が起こり、電池全体ではこれらの反応のトータルとして、H₂+1/20₃→H₂O+Q(反応熱)の反応が起こる。この過程で、起電力が得られ、この電気エネルギーにより外部負荷8を電子が流れる際に電気的仕事がなされる。この起電反応は可逆的でないため、その不可逆分(これを過電圧と呼びので示す)が存在する。また電池には内部抵抗(R)が存在し、電流(I)を流すとIRの電圧ロスが生ずる。その結果、((カ1+1²R)+反応熱)の分だけは、電力にならず無駄な熱として電池内に蓄積する、従って、特に高電流密度運転が求められるPEFCにおいては、電池の冷却が第一の重要問題となる。

【0004】更にまた起電反応で、アノードにおいて生じた2H¹ はPEM中をカソードに移動するが、この際、1個のH² が平均2~2.5個のH² O分子を水和分子として同伴する。このため、H² 分子1個では4~5個の水分子がアノードからカソードに移動する。PEMは膜中に水分が必要量存在することにより、初めて十分なH² 淳電性が現れる性質がある。従って、H² に同伴移動することにより膜中に不足した水分は、絶えず外部(少なくともアノード側)から供給して補うことが必要となる。膜中をカソードに移動する分と、カソード反応で生じる分の全水分量は多量となり、もしこれが2C、3Cの細孔中に凝縮すれば、反応ガス(O₂)の2C中の触媒表面までの供給を著しく阻害し、電池特性の低下を来す。従って、凝縮を起こさせることなく水分を電池外に除去することがPEFC特有の第二番目の重要問題と

【0005】一般にガスセパレータ板(図7、図8中では記号6A、6Cで示されている)は、各々電極背面に燃料ガスと酸化剤ガスを均一に、かつ分離供給し、さらに反応によって生じた電気を効率よく集電する機能を有する必要がある。また、電池反応に付随する発熱が大きいので、運転条件を安定化させるためには、反応熱をガスセパレータを介して放熱させる必要がある。それ故、従来においては、両面にガス供給溝を形成したガスセパ

レータとPEM並びにアノード及びカソード複合体(単 位セル)を順次複数積み重ねて多重セルとすると共に、 該電池セルの周辺に冷却ジャケットを設けたり、数枚の セル間隔毎に冷却盤を挿入した構造が採用されている。 また近年は、図8に示す如く、1セル毎にアノード、カ ソードの各背面に冷却水を流せるジャケット型の冷却構 造が提案されている。しかしながら、前者においては、 各セル毎または各セルの周辺部と内部を均一に冷却する ことは困難である。後者においては冷却は完全に行える ものの、前述のカソードにおける過剰性成水分の除去に おいて重大な欠陥がある。すなわち、PEFCでは、カ ソード40の細孔内は水蒸気で殆んど飽和されており、 これにセルの運転(露点)温度以下の冷却ジャケットを 接触させると、その近傍に水が凝縮する。その結果、反 応ガスの供給、生成水分の除去が阻害され、高電流密度 の電池運転が不可能となる。従って、冷却と除湿のいず れも効率的に行える。ガスセパレータ構造を含む新しい セル構造と運転方法の提案が必須である。

【0006】また、従来の電池構造では、図8に示される如く、アノード、カソード、冷却ジャケットが厚さ方向に重ねられ、セルのコンパクト化を防げていて、これが第三番目の問題となる。車載用PEFCとしては、このコンパクト化を実現する新しい電池構造の提案が求められる。

【0007】ところで、上記譜問題は、燃料電池の問題とてして述べてきた。他方、イオン交換膜を用いた電解セルでは良く知られる如く、燃料電池と同様の構造で、全く逆の反応、すなわち水の電解を行わせることができる。そこで上記燃料電池の記述でアノードをカソード、カソードをアノードと読み代えることにより、電解セルにおける同様の問題点の指摘となる。水の電解以外の電解反応でも同様の問題点が存在する。

[0008]

【本発明が解決しようとする課題】本発明は上記問題点を解決し、効率的冷却、効率的除湿が可能となり、装置自体がコンパクトな燃料電池及び電解セル並びにその冷却・除湿方法を提供する。

[0009]

【課題を解決するための手段】本発明はアノード及びカソード反応ガス供給溝が金属薄板又は導電性樹脂薄板を介して同一平面上に並列したセパレータ板が各電極間に積層されている燃料電池及び電解セルで、アノード反応ガス供給溝は、つづら折りの1本の連続溝から成り、カソード反応ガス供給溝は、前記アノード反応ガス供給溝により仕切られた不連続溝であることを特徴とする。またアノード反応ガス又はカソード反応ガスの供給マニホールドが電極縁にある外部マニホールド方式か又はセパレータを貫通する内部マニホールド方式とする。電解セルでは前記でアノードをカソード、カソードをアノードと読み代えるものである。さらに本発明は上記構造の燃

料電池及び電解セルへ反応ガスを流すことにより、電極の冷却及び除湿を行う、燃料電池及び電解セルの冷却・除湿方法である。

[0010]

【発明の実施の態様】まず燃料電池の場合について説明 する。効率的冷却を実現するため、木発明では発熱部位 を直接、またはそれに最も近い部分を熱伝導性の良い材 料を介して冷却している。ところで従来技術の問題点に おいて指摘した如く、露点以下の冷却面との接触で冷却 した場合。カソードとの接触部分を中心に水の結露を必 ず生じてしまう。そこで本発明ではこの問題を回避する ため冷却ジャケットを用いず、反応ガス(酸素又は空 気)に冷却媒体(ガス)を兼ねさせることにした。多量 の冷却ガスの導入により、水蒸気は水蒸気の含まれない。 冷却ガス中に速やかに拡散し、この冷却ガスと共に速や かに電池外に除去されるため、カソード細孔内の水蒸気 の飽和度は下がり露点がより低下するため、冷却しても 結露が生じなくなる。更にまた、カソード反応ガス通路 を図3-(c)又は図6-(c)に示すように不連続に したので、反応ガスは反応ガス供給溝5℃から反応ガス 供給溝5C1に通り抜けるため、セパレータ板と接する ガス拡散電極4Cの導電性多孔質支持層3C中を通過 し、この部位への反応ガス供給、除湿が効率的に行われ

【0011】またアノードに比べカソードの過電圧が大 きいため発熱はカソード部位がより大きくなる点や、除 湿が必要なのはカソード面のみである点を考慮して、本 発明ではカソード反応ガスの供給量をアノード反応ガス の供給量より大きくできる構造としている。具体的には カソード反応ガスの供給溝断面積をアノード反応ガスの 供給溝断面積より大きくし、多量の冷却ガスをカソード **反応ガス供給漕に送入できるよう、カソード反応ガス用** には外部マニホールド方式を採用した。このような構造 とすることにより、冷却ガスとしてのカソード反応ガス を大量に流すことができ、特に冷却ガスとして空気を用 いた場合には、効率的な冷却・除湿効果と併せ、カソー ド特性の向上も図れ、またアノード反応ガスの供給量を 必要最小限におさえることができるという種々の付加的 な効果も生じる。なお、カソード反応ガス用マニホール。 ドを内部マニホールド式とする場合、図2及び図4の12 C1、12C7のように開口部を大きくとれば、外部マニ ホールド式と同等の効果が得られる。

【0012】また本発明はセパレーター板に金属薄板や 導電性樹脂薄板を用いているが、導電性樹脂薄板は金属 又はカーボンと樹脂とのコンポジットを射出成形あるい は削り出しにより作成することができる。これによりカ ソード冷却ガスの冷却効果がアノードにも速やかに伝達 されるようにすることができ、また金属薄板の場合は絞 り一体加工することによりアノード及びカソード反応ガ ス供給溝が成形でき、加工が簡便で有るという効果もあ る。さらにアノード供給溝により仕切られたカソード反応ガス供給溝が同一平面上に並列するため、アノード及びカソード反応ガス供給溝の占める厚みが従来に比べて半減し、また治却ジャケットも不要なため、装置的に非常にコンパクトなものが得られる。なお上記燃料電池の説明は、アノードをカソードへ、またカソードをアノードへと読み代えることにより、電解セルの説明として用いることができる。

[0013]

【実施例】以下に本発明の詳細を図面をもとに説明する。

[0014]

【実施例1】本発明のアノードマニホールドが内部マニホールド方式、カソードマニホールドが外部マニホールド方式の燃料電池の実施例を図1及び図3にて説明する。図1は本発明のセパレータ板を用いたときのセル構成を示す。セパレータ板、6A(アノード側)、6C(カソード側)は厚さ 0.3mmの網板を絞り加工により作成した。アノード反応ガス供給溝5A及びカソード反応ガス供給溝5C、5Cでは図3ー(a)の3-(c)に示す如き配置を有し、同一平面内に交互に平行して形成させた。これを図3のA-Bで切断した断面図を図3ー(b)(A-B)に示す。ここで示すごとく、カソード反応ガス供給溝5C及び5Cではアノード反応ガス供給溝5C及び5Cではアノード反応ガス供給溝5Aと交互に反対側に存在する。またセパレータ板には図3中で12A、、12Aで示されるアノード内部マニホールド用の穴が開けられている。

【0015】このセパレータ板のアノードマニホールド側端面に図1に示されるアノード面用バックアップシート11Aを貼り合わせ、さらにその間にガス拡散電極4Aをそのガス拡散層(導電性多孔質支持層)3Aがセパレータ板の方を向くようにセットする。またセパレータ板のカソードマニホールド側端面には図1に示されるカソード面用のバックアップシート11Cを貼り合わせ、さらにガス拡散電極4Cをそのガス拡散層(導電性多孔質支持層)3Cがセパレータ板の方を向くようにセットする。なおカソードマニホールド側のガス拡散電極4Aの端部及びアノードマニホールド側のガス拡散電極4Aの端部は10A、10Cでそれぞれシールする。ガス拡散電極の反応層(多孔質触媒層)2Aと反応層(多孔質触媒層)2Cの間にイオン交換膜1を入れ積層することにより燃料電池を作成した。

【0016】図3に示すカソード反応ガス供給溝5C及び5C1の断面積とアノード反応ガス供給溝5Aの断面積の比を変えることは、溝中比WC/WAを変えることにより可能である。理論的な反応ガス利用量はカソードガス/アノードガス=1/2であるので、化学量論比のみの観点からはWC/WA> 0.5の必要はない。しかし、冷却・除湿の観点からはカソード反応ガス供給溝の断面積は大きい程望ましいが、カソード極に於ける集電

部7 Cの敞小化による集電能の低下、アノード極での集電部7 Aの運転によるガス供給能の阻害増大を考慮し、カソード反応ガス供給滞の断面積をアノード反応ガス供給滞の断面積と比べ、カソードガスが純酸素の場合、約1倍、空気の場合、約3倍程度とした。一方、このカソード反応ガス供給溝に十分なガス供給を行うため、図3、図6に示すごとくカソード反応ガス供給用マニホールド12 C での大きさをアノード反応ガス供給用マニホールド12 A 及びアノード反応ガス排出用マニホードル12 A り化学量論比より大きくしてあり、その比率は望ましくは1~3倍とする。

【0017】上記のように燃料電池を組み立てることにより、それぞれの反応ガスマニホールド入口から送られたガスは、ガス供給溝を経由してマニホールド出口へと辱かれ、排出される。このとき、カソード反応ガスの流路が大きくとってあるため、カソード反応ガスを冷却ガスとして十分送り込むことが可能となり、電極の冷却及び除湿が申し分なく達成された。

【0018】なお本実施例ではアノードマニホールドの 入口側と出口側の位置を図1、図3に示す如く中心から ずらしているが、これは反応ガスのマニホールド内での 滞留部分の低減を図るための工夫である。

【0019】なお、図面ではガス供給溝形を便宜上、矩形で表示したが、これに制約するものでない。実際の加工に於いては台形とした。

[0020]

,

【実施例2】実施例1のアノードマニホールドはシール性の点で図5、図6に示す本実施例2より優れるが、本例はより多量のアノードガス供給を可能とする外部マニホールド方式を採用した。カソードマニホールド構造は同一とした。マニホールド開孔部を実施例1より大きく取り得た。他の性能特徴は実施例1に述べたものとほとんど同等であった。

【0021】なお、セパレータ板のうち、金属から成るものについては、カソード反応ガス供給溝、アノード反応ガス供給溝、アノード反応ガス供給溝供給溝の一方又は両方の車極と接触する凸部が耐食性表面処理が施されているのが望ましく、特に白金、金、パラジウム、イリジウム、ルテニウムの中の1つを含むことが好ましい。

[0022]

【発明の効果】上記のとおり、本発明の燃料電池は、ガスを大量に流せる構造を有するマニホールド及びカソード反応ガス供給溝を有し、かつ、薄い良熱伝導性の金属板又は薄電性倒脂薄板を介してアノードも冷却できるセパレータ構造を有するため、主要な発熱部であるカソード触媒層部分を効率的に冷却できるのみならずアノードも効率的に冷却でき、しかも、カソード内に生ずる多量の水分を結露させることなく効率的に電池外に除去でき、さらに反応ガス供給溝を同一面内に納めたため、ア

ノード、カソード反応ガス供給滞を占める厚みが半減して、コンパクト化、簡易化が図れ、かつ低コスト化も図れるものである。

【0023】また同様に電解セルにおいてもアノード及びカソードを効率的に冷却でき、アノード内に結響を生じさせることなく、燃料電池と同様の効果が得られるものである。

【図面の簡単な説明】

【図1】実施例1におけるセパレータ板を用いた電池構成斜視図である。(上部がアノード側面、下部がカソード側面)

【図2】実施例1におけるセパレータ板を用いた電池構成斜視図である。 (上部がアノード側面、下部がカソード側面)

【図3】実施例1におけるセパレータ板の模式図である。((a):アノード側面、(b):A-B切断面、(c):カソード側面)

【図4】実施例1におけるセパレータ板の模式図である。((a):アノード側面。(b):A-B切断面。

(c):カソード側面)

【図5】実施例2におけるセパレート板を用いた電池構成の斜視図である。(上部がカソード側面、下部がアノード側面)

【図6】実施例2におけるセパレータ板の模式図。

((a):アノード側面、(b):A-B切断面、

(c):カソード側面)

【図7】従来型の高分子固体電解質型燃料電池の原理図である。

【図8】 従来型燃料電池水冷冷却構造の説明図である。 【符号の説明】

イオン交換膜(PEM)

2A 多孔質触媒層 (アノード側)

2C 多孔質触媒層(カソード側)

3A 導電性多孔質支持層(アノード側)

3C 薄電性多孔質支持層(カソード側)

4A ガス拡散電極(アノード極)

4C ガス拡散電極(カソード極)

5A 反応ガス供給滞(アノードガス用)

5C 反応ガス供給滞(カソードガス入口側用)

5C 反応ガス供給溝(カソードガス出口側用)

6A セパレータ板 (アノード側)

6C セパレータ板(カソード側)

7A 集電部 (アノード胚)

70 集電部(カソード版)

8 負荷

9 冷却ジャケット

10 A 端部シール(アノード端面用)

10 C 端部シール(カソード端面用)

11A 電阪バックアップシート (アノード側)

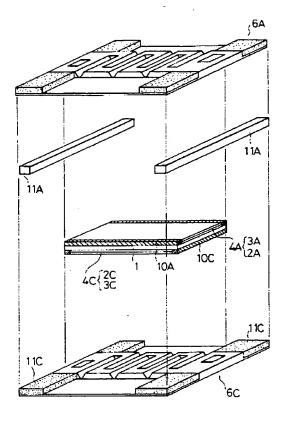
11C 電極バックアップシート (カソード側)

12 A アノード反応ガス供給用マニホールド(入口)

12 A" アノード反応ガス排出用マニホールド(出口)

12C カソード反応ガス供給用マニホールド(入口)

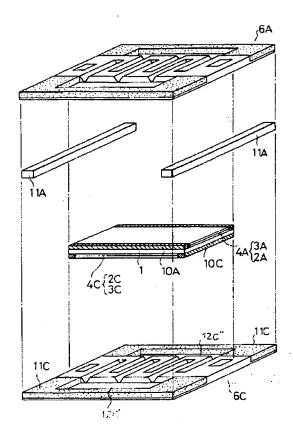
[21]



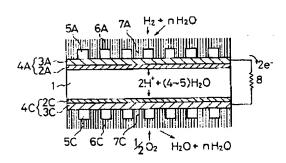
120" カソード反応ガス排出用マニホールド(出口)

WA アノード反応ガス供給溝巾 WC カソード反応ガス供給溝巾

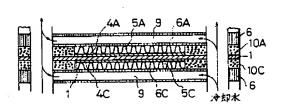
【図2】

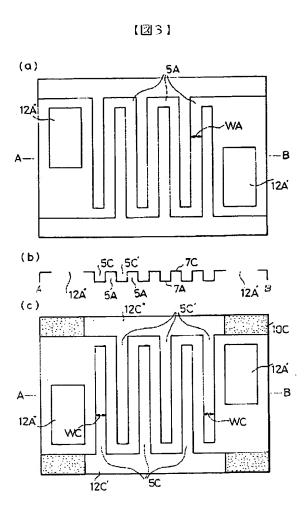


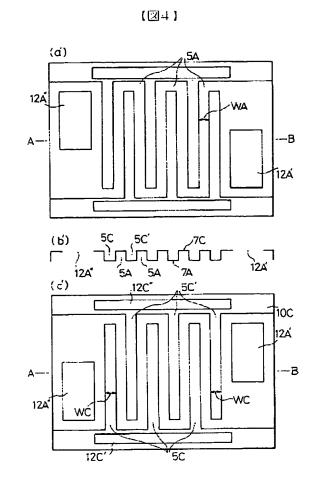
【図7】



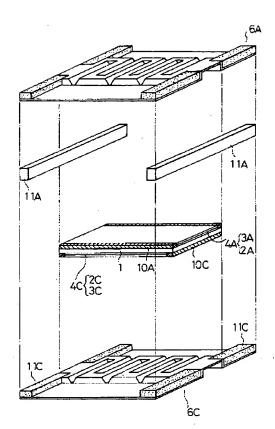
[図8]







【図5】



【図6】

